PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

2003-217632

(43) Date of publication of application: 31.07.2003

(51)Int.CI.

H01M 8/06

HO1M 8/10

(21)Application number: 2002-012187

(71)Applicant: MATSUSHITA ELECTRIC IND CO LTD

(22)Date of filing:

21.01.2002

(72)Inventor: NISHIDA KAZUFUMI

KOSAKO SHINYA

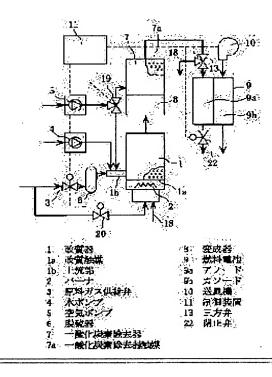
UEDA TETSUYA UCHIDA MAKOTO

(54) FUEL CELL POWER GENERATION SYSTEM

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To solve problems in a conventional fuel cell power generation system that a large installation space is required, and the initial cost and the running cost of equipment are high.

SOLUTION: In this fuel cell power generation system, water is fed to a reforming means 1 by a water feeding means 4 before starting the operation of the system, or after the feed of material gases to the reforming means 1 is stopped. The water is heated by a heating means 2 to generate steam, which is introduced into a fuel passage from the reforming means 1 to a fuel cell 9. The residual gas is replaced with it, and air is introduced in the fuel passage by an air feeding means 5 to replace steam remaining therein.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

18.11.2004

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's

(19) 日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2003-217632 (P2003-217632A)

(43)公開日 平成15年7月31日(2003.7.31)

(51) Int.Cl.7		識別記号		FΙ			Ŧ	-マコード(参考)
H01M	8/04			H01	M 8/04		Y	5H026
							K	5H027
							N	
							x	
	8/06				8/06		G	
			審査請求	未請求	請求項の数12	OL	(全 12 頁)	最終頁に続く

(21)出願番号

特願2002-12187(P2002-12187)

(22)出顧日

平成14年1月21日(2002.1.21)

PH SL

(71)出願人 000005821

松下電器産業株式会社

大阪府門真市大字門真1006番地

(72)発明者 西田 和史

大阪府門真市大字門真1006番地 松下電器

産業株式会社内

(72)発明者 古佐小慎也

大阪府門真市大字門真1006番地 松下電器

産業株式会社内

(74)代理人 100092794

弁理士 松田 正道

最終頁に続く

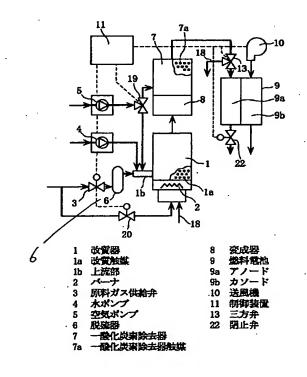
(54) 【発明の名称】 燃料電池発電システム

(57)【 要約】

()

【 課題】 従来の燃料電池発電システムは、大きな設置 スペースを必要とし、機器のイニシャルコスト、ランニ ングコストも高かった。

【解決手段】 燃料電池発電システムの運転開始前、または改質手段1 への原料ガスの供給を停止した後、水供給手段4 によって水を改質手段1 に供給し、加熱手段2 で加熱して水蒸気を発生させ、改質手段1 から燃料電池9 までの燃料経路に導入し、残留しているガスを置換し、その後、空気供給手段5 によって、燃料経路に空気を導入して残留する水蒸気を置換する燃料電池発電システム。



【特許請求の範囲】

【 請求項1 】 改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された燃料電池とを備えた燃料電池発電システムであって、

前記改質手段への原料ガスの供給を停止した後、前記水供給手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第1制御手段と、

前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料 経路に導入することにより、前記燃料経路に残留しているガスを置換する第2制御手段と、

前記燃料経路を水蒸気で置換した後、前記空気供給手段 によって、前記燃料経路に空気を導入し、前記燃料経路 に残留する水蒸気を置換する第3制御手段と、を備える 燃料電池発電システム。

【請求項2】 改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された切替手段と、前記切替手段の下流に接続された燃料電池と、前記切替手段を介して分岐された排出経路と、を備えた燃料電池発電システムであって、

前記改質手段への原料ガスの供給を停止した後、前記水 供給手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を 前記加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第4 制御手 段と、

前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料 経路に導入することにより、前記燃料経路に残留してい るガスを置換する第5制御手段と、

前記燃料経路を前記水蒸気で置換した後、前記切替手段を作動させることにより、前記燃料経路のうち前記切替 手段から前記燃料電池に至る経路を遮断し、前記改質手 段から前記切替手段を経由して前記排出経路に至る経路 を通じさせる第6制御手段と、

前記切替手段を作動させた後、前記空気供給手段によって、前記改質手段に空気を導入し、前記燃料経路のうち前記改質手段から前記切替手段までの経路に残留する水蒸気を置換する第7制御手段と、を備える燃料電池発電システム。

【請求項3】 前記改質手段における改質反応が水蒸気 改質方式である、請求項1または2に記載の燃料電池発 聞システム

【請求項4】 前記燃料電池は、前記切替手段の下流に 腐食耐性を有する配管を介して接続されている、請求項 2または3に記載の燃料電池発電システム。

【 請求項5 】 前記燃料電池のアノードから排出されるアノード排出ガスを前記加熱手段に導入するためのアノード排出ガス接続管をさらに備える、請求項2 ~4 のい

ずれかに記載の燃料電池発電システム。

【 請求項6 】 高分子電解質膜を有する燃料電池であって、その運転開始前に前記高分子電解質膜を加湿する高分子電解質膜加湿手段を備える燃料電池。

【 請求項7 】 改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された燃料電池と、を備えた燃料電池発電システムであって、

前記燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水供給 手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記 加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第8 制御手段

と、前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池に導入する第9制御手段と、を備える燃料電池発電システム。 【請求項8】 改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段の下流に接続された一酸化炭素除去手段と、前記一酸化炭素除去手段の下流に接続された、燃料電池と、前記切替手段の下流に接続された、燃料電池と、前記切替手段を介して分岐される排出経路と、を備える燃料電池発電システムであって、

前記燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水供給 手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記 加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第10制御手段 と、

前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池に導入し、その後前記切替手段を作動させることにより、前記燃料経路のうち前記切替手段から前記燃料電池に至る経路を遮断し、前記改質手段から前記切替手段を経由して前記排出経路に至る経路を通じさせる第11制御手段と、並記日禁手段を作動させた後、原料ゼスの供給を開始し

前記切替手段を作動させた後、原料ガスの供給を開始して前記改質手段において水素リッチガスを発生させる第 12制御手段と、

前記一酸化炭素除去手段の温度が、前記水素リッチガス から一酸化炭素を除去するために必要な温度まで上昇し た後、前記切替手段を作動させることにより、前記排出 経路を遮断し、前記燃料経路に一酸化炭素を除去した水 素リッチガスを導入する第13制御手段と、を備える燃 料電池発電システム。

【 請求項9 】 改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された燃料電池と、を備えた燃料電池発電システムであって、

前記燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水供給 手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記 加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第14 制御手段 レ

前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料

8

経路に導入することにより、前記燃料経路に残留しているガスを置換する第15制御手段と、を備える燃料電池 発電システム。

【 請求項10】 改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された切替手段と、前記切替手段の下流に接続された燃料電池と、前記切替手段を介して分岐された排出経路と、を備えた燃料電池発電システムであって、

前記燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水供給 手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記 加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第16制御手段 と、

前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料 経路に導入することにより、前記燃料経路に残留しているガスを置換する第17制御手段と、

前記燃料経路を前記水蒸気で置換した後、前記切替手段を作動させることにより、前記燃料経路のうち前記切替 手段から前記燃料電池に至る経路を遮断し、前記改質手 段から前記切替手段を経由して前記排出経路に至る経路 を通じさせる第18制御手段と、

前記切替手段を作動させた後、原料ガスの供給を開始して前記改質手段において水素リッチガスを発生させる第19制御手段と、

前記改質手段の温度が所定の温度に達した後、前記切替 手段を作動させることにより、前記排出経路を遮断し、 前記燃料経路に水素リッチガスを導入する第20制御手 段と、を備える燃料電池発電システム。

【 請求項1 1 】 前記排出経路が前記加熱手段に接続される、請求項8 または1 0 に記載の燃料電池発電システム

【 請求項12】 前記燃料電池のアノード排出口に閉止 弁が設けられ、前記水蒸気が前記燃料電池に導入された 後、前記閉止弁を閉鎖する第21制御手段を備える、請 求項2~5、7、8、10、11のいずれかに記載の燃 料電池発電システム。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【 発明の属する技術分野】本発明は、燃料電池発電システムに関する。

[0002]

【従来の技術】従来の燃料電池発電システムは、特開平 3-257762に示すように、図5に示す構成をしていた。すなわち原料ガスから水素リッチガスを発生させる改質器1と、改質器1を加熱する加熱手段としてのバーナ2と、改質器1の上流に窒素供給管14および遮断弁15を介して接続された窒素設備16と、改質器1の下流に改質ガス供給管17を介して接続され空気中の酸素と発生した水素とを反応させて発電する燃料電池9と を備え、燃料電池9のアノード9a側の下流はアノード 排出ガス接続管12を介してバーナ2へ接続されてい た。

【 0003】一般の燃料電池発電システムにおいては、発電運転を停止させる時はまず原料ガスの供給を停止させるが、この時改質器1から、改質ガス供給管17、燃料電池9のアノード9aおよびアノード排出ガス接続管12を介してバーナ2へ至る経路中に水素リッチガスが滞留することになる。このとき、大気開放されたバーナ2から自然対流によって水素リッチガスが滞留する経路内に空気が流入した場合、水素が爆発する恐れがあった

【0004】そこで、この従来の燃料電池発電システムのように、発電運転停止時に遮断弁15を開き、窒素設備16から窒素供給管14を介して不活性ガスとしての窒素を改質器1から、改質ガス供給管17、燃料電池9のアノード9aおよびアノード排出ガス接続管12を介してバーナ2へ至る経路に供給することにより、この経路内に残留する水素リッチガスを全てパージしバーナ2で燃焼させていた。

【 0005 】このように、従来の燃料電池発電システム では、窒素によるパージ動作によって、水素が爆発する ことを未然に防止し、安全性を確保していた。

[0006]

【 発明が解決しようとする課題】しかしながら、従来の 燃料電池発電システムでは、窒素によるパージ動作のた め窒素ボンベなどの窒素設備16を具備する必要があ り、例えば家庭用定置型分散発電や電気自動車用電源な どに用いた場合、大きなスペースが必要で機器のイニシ ャルコストがかかるという課題がある。また、窒素ボン べを定期的に交換、補充する必要もあり、ランニングコ ストもかかるという課題がある。

【 0007】また、燃料電池が高分子電解質型の場合、 窒素によるパージ動作の後に電池の運転を停止したとき は、電解質膜が乾いて収縮するため、電極と電解質膜の 接合性が悪くなり、電池性能が低下するという課題があ る。

【 0008】本発明は、上記課題を考慮し、省スペース でイニシャルコスト およびランニングコスト が安く、ま たは性能が低下しない燃料電池発電システムを提供する ことを目的とする。

[0009]

【課題を解決するための手段】上記課題解決するための第一の本発明(請求項1に対応)は、改質手段と、前記改質手段と加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された燃料電池とを備えた燃料電池発電システムであって、前記改質手段への原料ガスの供給を停止した後、前記水供給手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記加熱

手段で加熱して水蒸気を発生させる第1 制御手段と、前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料経路に導入することにより、前記燃料経路に残留しているガスを置換する第2 制御手段と、前記燃料経路を水蒸気で置換した後、前記空気供給手段によって、前記燃料経路に空気を導入し、前記燃料経路に残留する水蒸気を置換する第3 制御手段と、を備える燃料電池発電システムである。

【0010】第2の本発明(請求項2に対応)は、改質 手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前 記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に 接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続 された切替手段と、前記切替手段の下流に接続された燃 料電池と、前記切替手段を介して分岐された排出経路 と、を備えた燃料電池発電システムであって、前記改質 手段への原料ガスの供給を停止した後、前記水供給手段 によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記加熱 手段で加熱して水蒸気を発生させる第4制御手段と、前 記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料経 路に導入することにより、前記燃料経路に残留している ガスを置換する第5制御手段と、前記燃料経路を前記水 蒸気で置換した後、前記切替手段を作動させることによ り、前記燃料経路のうち前記切替手段から前記燃料電池 に至る経路を遮断し、前記改質手段から前記切替手段を 経由して前記排出経路に至る経路を通じさせる第6制御 手段と、前記切替手段を作動させた後、前記空気供給手 段によって、前記改質手段に空気を導入し、前記燃料経 路のうち前記改質手段から前記切替手段までの経路に残 留する水蒸気を置換する第7制御手段と、を備える燃料 電池発電システムである。

【 0011】第3の本発明(請求項3に対応)は、前記 改質手段における改質反応が水蒸気改質方式である、第 1または第2の本発明の燃料電池発電システムである。 【 0012】第4の本発明(請求項4に対応)は、前記 燃料電池は、前記切替手段の下流に腐食耐性を有する配 管を介して接続されている、第2または第3の本発明の 燃料電池発電システムである。

【 0013】第5の本発明(請求項5に対応)は、前記 燃料電池のアノードから排出されるアノード排出ガスを 前記加熱手段に導入するためのアノード排出ガス接続管 をさらに備える、第2~第4のいずれかの本発明の燃料 電池発電システムである。

【 0014】第6の本発明(請求項6に対応)は、高分子電解質膜を有する燃料電池であって、その運転開始前に前記高分子電解質膜を加湿する高分子電解質膜加湿手段を備える燃料電池である。

【 0015】第7の本発明(請求項7に対応)は、改質 手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前 記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に 接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続 された燃料電池とを備えた燃料電池発電システムであって、前記燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水供給手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第8制御手段と、前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池に導入する第9制御手段と、を備える燃料電池発電システムである。

【0016】第8の本発明(請求項8に対応)は、改質 手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前 記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に 接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続 された一酸化炭素除去手段と、前記一酸化炭素除去手段 の下流に接続された切替手段と、前記切替手段の下流に 接続された、燃料電池と、前記切替手段を介して分岐さ れる排出経路と、を備える燃料電池発電システムであっ て、前記燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水・ 供給手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を 前記加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第10制御 手段と、前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池に 導入し、その後前記切替手段を作動させることにより、 前記燃料経路のうち前記切替手段から前記燃料電池に至 る経路を遮断し、前記改質手段から前記切替手段を経由 して前記排出経路に至る経路を通じさせる第11制御手 段と、前記切替手段を作動させた後、原料ガスの供給を 開始して前記改質手段において水索リッチガスを発生さ、 せる第12制御手段と、前記一酸化炭素除去手段の温度 が、前記水素リッチガスから一酸化炭素を除去するため に必要な温度まで上昇した後、前記切替手段を作動させ ることにより、前記排出経路を遮断し、前記燃料経路に 一酸化炭素を除去した水素リッチガスを導入する第13 制御手段と、を備える燃料電池発電システムである。

【0017】第9の本発明(請求項9に対応)は、改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された燃料電池とを備えた燃料電池発電システムであって、前記燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水供給手段によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる第14制御手段と、前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料経路に導入することにより、前記燃料経路に残留しているガスを置換する第15制御手段と、を備える燃料電池発電システムである。

【 0 0 1 8 】第1 0 の本発明(請求項1 0 に対応)は、 改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段 と、前記改質手段に接続された水供給手段と、前記改質 手段に接続された空気供給手段と、前記改質手段の下流 に接続された切替手段と、前記切替手段の下流に接続された燃料電池と、前記切替手段を介して分岐された排出 経路と、を備えた燃料電池発電システムであって、前記 燃料電池発電システムの運転開始前に、前記水供給手段 によって水を前記改質手段に供給し、前記水を前記加熱 手段で加熱して水蒸気を発生させる第16制御手段と、 前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池までの燃料 経路に導入することにより、前記燃料経路に残留してい るガスを置換する第17制御手段と、前記燃料経路を前 記水蒸気で置換した後、前記切替手段を作動させること により、前記燃料経路のうち前記切替手段から前記燃料 電池に至る経路を遮断し、前記改質手段から前記切替手 段を経由して前記排出経路に至る経路を通じさせる第1 8 制御手段と、前記切替手段を作動させた後、原料ガス の供給を開始して前記改質手段において水素リッチガス を発生させる第19制御手段と、前記改質手段の温度が 所定の温度に達した後、前記切替手段を作動させること により、前記排出経路を遮断し、前記燃料経路に水素リ ッチガスを導入する第20制御手段と、を備える燃料電 池発電システムである。

【 0019】第11の本発明(請求項11に対応)は、 前記排出経路が前記加熱手段に接続される、第8または 第10の本発明の燃料電池発電システムである。

【0020】第12の本発明(請求項12に対応)は、前記燃料電池のアノード排出口に閉止弁が設けられ、前記水蒸気が前記燃料電池に導入された後、前記閉止弁を閉鎖する第21制御手段を備える、第2~5、第7、第8、第10、第11の本発明の燃料電池発電システムである。

【0021】本発明に関連する発明は、改質手段と、前 記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段 に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された 空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された切替 手段と、前記切替手段の下流に接続された燃料電池と、 前記切替手段を介して分岐された排出経路とを備えた燃 料電池発電システムの停止方法であって、前記燃料電池 システムの運転開始前、または前記改質手段への原料ガ スの供給を停止した後、前記水供給手段によって水を前 記改質手段に供給し、前記水を前記加熱手段で加熱して 水蒸気を発生させる工程と、前記水蒸気を前記改質手段 から前記燃料電池までの燃料経路に導入することによ り、前記燃料経路に残留しているガスを置換する工程 と、前記燃料経路を前記水蒸気で置換した後、前記切替 手段を作動させることにより、前記燃料経路のうち前記 切替手段から前記燃料電池に至る経路を遮断し、前記改 質手段から 前記切替手段を経由して前記排出経路に至る 経路を通じさせる工程と、前記切替手段を作動させた 後、前記空気供給手段によって、前記改質手段に空気を 導入し、前記燃料経路のうち前記改質手段から前記切替 手段までの経路に残留する水蒸気を置換する工程とを備 える、燃料電池発電システムの停止方法である。

【 0022】本発明に関連する発明は、改質手段と、前記改質手段を加熱するための加熱手段と、前記改質手段

に接続された水供給手段と、前記改質手段に接続された 空気供給手段と、前記改質手段の下流に接続された一酸 化炭素除去手段と、前記一酸化炭素除去手段の下流に接 続された切替手段と、前記切替手段の下流に接続され た、燃料電池と、前記切替手段を介して分岐される排出 経路と、を備える燃料電池発電システムの運転開始方法 であって、前記燃料電池発電システムの運転開始前に、 前記水供給手段によって水を前記改質手段に供給し、前 記水を前記加熱手段で加熱して水蒸気を発生させる工程 と、前記水蒸気を前記改質手段から前記燃料電池に導入 し、その後前記切替手段を作動させることにより、前記 燃料経路のうち前記切替手段から前記燃料電池に至る経 路を遮断し、前記改質手段から前記切替手段を経由して 前記排出経路に至る経路を通じさせる工程と、前記切替 手段を作動させた後、原料ガスの供給を開始して前記改 質手段において水素リッチガスを発生させる工程と、前 記一酸化炭素除去手段の温度が、前記水素リッチガスか ら一酸化炭素を除去するために必要な温度まで上昇した 後、前記切替手段を作動させることにより、前記排出経 路を遮断し、前記燃料経路に一酸化炭素を除去した水素 リッチガスを導入する工程と、を備える燃料電池発電シー ステムの運転開始方法である。

[0023]

【 発明の実施の形態】以下に、本発明の実施の形態を図面に基づいて説明する。

【0024】(実施の形態1)図1は、本発明の実施の形態1における燃料電池発電システムの構成を示す模式図である。なお、本実施の形態1においては高分子電解質型の燃料電池を使用するものとして説明する。

【 0025】本発明の改質手段である改質器1の内部には、改質反応を進行させるための改質触媒1aが充填されている。改質器1には本発明の加熱手段としてのバーナ2が備えつけられ、改質器1の上流部1bの入口には脱硫器6を介して原料ガス供給弁3が接続され、原料ガス供給弁3には原料ガス配管が接続されている。

【0026】上流部1bには、原料ガスに合流するように接続された本発明の水供給手段としての水ポンプ4が接続されている。また、本発明の空気供給手段としての空気ポンプ5の出口が、三方弁19の出口の一端を介して上流部1bに接続されている。ここで、三方弁19の出口の他端は、一酸化炭素除去器7に接続されている。また、原料ガス供給弁3の上流側からは、配管が一部分岐されて遮断弁20を経由して改質器1のバーナ2に接続されている。

【0027】改質器1の下流には一酸化炭素除去器7が接続され、その内部には一酸化炭素除去反応を進行させるための一酸化炭素除去触媒7aが充填されている。また、改質器1と一酸化炭素除去器7との間には、変成反応によって一酸化炭素濃度をある程度低下させるための変成器8が設けられている。

【0028】本発明の燃料電池9は、アノード9aとカ ソード 9 b とを備えている。アノード 9 a およびカソー ド9bは、それぞれ入口および出口を有している。そし て、燃料電池9のカソード9bの入口には送風機10が 接続されている。一方、燃料電池9のアノード9aの入 口は、例えばテフロン(登録商標)などの腐食耐性のあ る材質で作製された配管を介して、三方弁13の出口の 一端が接続されている。また、燃料電池9の内部には発 電反応を進行させるための触媒(図示せず)が設けられ ている。三方弁13の入口は、一酸化炭素除去器7の下 流に配管を介して接続され、三方弁13の出口の他端 は、排出経路18の一端が接続され、排出経路18の他 端は、バーナ2に接続されている。ここで、三方弁13 は、燃料電池9に対してできるだけ近接して配置され、 三方弁13から燃料電池9のアノード9aへ至る配管は 短い。またアノード9 a の出口には、配管の一端が接続 され、その配管の他端は本発明の燃料電池発電システム の外部に開放され、その配管の途中には、閉止弁22が 設けられている。

【 0 0 2 9 】なお、改質器1 の容器、一酸化炭素除去器 7 の容器、三方弁1 3 および改質器1 から三方弁1 3 に 至る配管は、SUS 製である。

【 0030】本発明の制御装置11は、運転、停止時に おける原料ガス供給弁3、遮断弁20、バーナ2、水ポ ンプ4、空気ポンプ5、送風機10、三方弁13、三方 **弁19、閉止弁22等を制御するために、メモリ部(図** 示せず)、演算処理部(図示せず)、インターフェース 部(図示せず)などのハードウェアを備えたコンピュー タを有し、メモリ部は、フロッピー(登録商標)ディス ク、CD-ROM、DVD-ROM、RAMカード、半 導体メモリ等の記録媒体に格納されたプログラムを読み 取るための記録媒体読み取り装置(図示せず)を有して いる。そして、制御装置11には、原料ガス供給弁3、 遮断弁20、パーナ2、水ポンプ4、空気ポンプ5、送 風機10、三方弁13、三方弁19、閉止弁22が電気 的に接続されている。

【 0031 】次に、本実施の形態1 における燃料電池発 電システムの運転時の動作を説明する。まず、運転を開 始する場合、制御装置11は、遮断弁20を開放する指 令を出し、バーナ2に原料ガスを導入する。バーナ2 は、原料ガスが導入されると同時に着火され、改質器1 を加熱する。

【 0032 】次いで、制御装置11は水ポンプ4が作動 するよう 指令を出し、上流部1 b を介して改質器1 に水 が導入される。また制御装置11は、閉止弁22を開放 する指令を出し、改質器1から変成器8、一酸化炭素除 去器7 および三方弁13を介して燃料電池9のアノード 9 a の出口までの配管を介した経路(以下燃料経路とい う)は、外部に開放される。なお、このとき三方弁13 は、排出経路18を閉鎖し、三方弁13から燃料電池9

のアノード 9 a に至る経路を開放している。そして、改 質器1 に導入された水は、バーナ2 により 加熱されて、 水蒸気となり、その水蒸気が燃料経路へ導入される。燃 料電池9のアノード9aに導入された水蒸気は、アノー ド9 a の高分子電解質膜が電極と接合するために十分な 湿度を高分子電解質膜に与える。そして水蒸気は、燃料 電池9 のアノード9 a から外部に排出される。このと き、燃料経路内に万一水素リッチガスや原料ガスが残留 していたとしても、水蒸気の量が燃料経路内をパージす るために充分な量が供給されていれば、水蒸気とともに 外部に排出させることができる。

【 0033】その後、制御装置11は、閉止弁22を閉 鎖する指令を出し、閉止弁22が閉鎖されることによ り、滞留する水蒸気は燃料経路内に封鎖される。

【0034】次に制御装置11は、原料ガス供給弁3を 開く指令を出し、炭化水素などの原料ガスが、脱硫器6 に導入される。脱硫器6 に導入された原料ガスは、その 付臭成分に含まれる硫黄分が除去され上流部1 b を介し て改質器1 に供給される。改質器1 に供給された原料ガ スと、水ポンプ4 により 供給されバーナ2 に加熱されて 発生している水蒸気とが、改質触媒1 a を通過すること により、改質反応によって水素リッチガスが生成され・ る。

【0035】生成された水素リッチガスは、変成器8に 導入されてある程度一酸化炭素が低減され、その後、一 酸化炭素除去器7に送られる。そして、制御装置11が 空気ポンプ5 を始動させ、空気を三方弁19を介して一 酸化炭素除去器7へ送る。そして、水素リッチガスに含 まれる一酸化炭素は、一酸化炭素除去器7の内部で一酸 化炭素除去触媒7 a 上で選択酸化されることにより除去 される。

【 0036】このとき三方弁19は、三方弁19から改 質器1 の上流部1 b へ至る経路を遮断し、三方弁1 9 か ら一酸化炭素除去触媒7 へ至る経路を開放しているた め、空気が改質触媒1に送られることはない。

【0037】このとき、改質反応の初期においては、改 質器1内の温度が十分に昇温していないために、改質反 応が十分に進行しておらず、燃料電池9での発電反応に 必要な水素が充分に生成されていない。また、改質器1 の温度が十分に昇温していないために、一酸化炭素除去 器7内における温度も充分に上昇しておらず、一酸化炭 素除去触媒7 a が充分に機能していない。従って、改質 器1 内で生成された初期の水素リッチガスは、変成器8 を経由してきても、一酸化炭素除去器7の出口において 高濃度(5%前後)の一酸化炭素を含む。このような改 質反応の初期に生成される水素リッチガスでは、燃料電 池9から十分な発電出力が得られないのみならず、燃料 電池9 の触媒を被毒させてしまう。特に高分子電解質型 の場合、反応温度が低いためこの傾向が顕著に現れる。

【 0038】そこで、制御装置11は、水索リッチガス

が生成される前に(すなわち原料ガス供給弁3を開放する前に)三方弁13を作動させて、三方弁13から燃料電池9のアノード9aに至る経路を閉鎖し、排出経路18を開放する。このとき、燃料電池9のアノード9a内には水蒸気が滞留したままである。

【 0039】そして、生成された直後の水素リッチガスは、改質器1内および一酸化炭素除去器7内の温度が充分に昇温するまで(例えば、改質器1内の温度が700℃に達するまで、および一酸化炭素除去器7内の温度が150℃に達するまで)、排出経路18を経てバーナ2に供給され、原料ガスとともにバーナ2において燃焼される。

【0040】その後、改質器1内の温度センサ(図示せず)が、改質器1内の温度が改質に必要な温度に達したことを検出し、かつ一酸化炭素除去器7内の温度センサ(図示せず)が、一酸化炭素除去器7内の一酸化炭素除去触媒7aが一酸化炭素除去に必要な温度に達したことを検出した後、制御装置11は、三方弁13を作動させて、排出経路18を閉鎖して三方弁13から燃料電池9のアノード9aに至る経路を開通させる。それと同時に制御装置11は、閉止弁22を開放して、一酸化炭素除去触媒7aにて充分に一酸化炭素が除去された水素リッチガスが、燃料電池9のアノード9aに供給される。

【0041】次に本発明の燃料電池発電システムの運転中の動作について説明する。燃料電池9のアノード9aに水素リッチガスが供給される一方で、燃料電池9のカソード9bには制御装置11からの指令により、送風機10から空気が供給される。燃料電池9内では、アノード9aに供給された水素リッチガス中の水素とカソード9bに供給された空気中の酸素とが反応し、発電を行う。そして、反応することなく残った水素リッチガスは、アノード排出ガスとして燃料電池9のアノード9aの出口から排出される。また反応することなく残った空気は、燃料電池9のカソード9bから排出される。

【 0042】次に、本発明の燃料電池発電システムの運転を停止させる時の動作について説明する。まず、制御装置11から指令が出て、原料ガス供給弁3が閉じられ原料ガスの供給を停止させる。原料ガスの一部は、原料ガス供給弁3の上流で分岐されて遮断弁20を介してバーナ2に供給され続ける。

【 0043】このとき、水ポンプ4 は停止されず、この 水ポンプ4 から 供給されている水は改質器1 内部に入 る。 改質器1 内部に導入された水は、バーナ2 で加熱さ れ水蒸気となって、燃料経路へ送られ、残留したガスで ある水素リッチガスとともに燃料電池9 のアノード 9 a の出口から外部に放出される。この動作は、燃料経路に 残留する水素リッチガスを水蒸気でパージするものであ る

【 0044】なお、このとき空気ポンプ5 は停止されるよう制御装置11から指令を受け、空気が燃料経路に導

入されないようにする。

【0045】その後、制御装置11は、遮断弁20を閉鎖してパーナ2による加熱を停止させ、同時に水ポンプ4による水の供給を停止させて燃料経路への水蒸気の供給を停止させる。次に制御装置11は、三方弁13を作動させて、三方弁13から燃料電池9のアノード9aの入口に至る経路を閉鎖し、三方弁13から排出経路18に至る経路を開通させる。また、制御装置11は、閉止弁22を閉鎖させ、水蒸気を三方弁13から燃料電池9のアノード9aを介して閉止弁22に至る経路内に滞留させる。このようにすることにより、アノード9a側の高分子電解質膜が乾燥して収縮することがなく、電極(図示せず)と高分子電解質膜との接合性が悪化することがない。

【0046】次に制御装置11は、三方弁19を作動させて、三方弁19から一酸化炭素除去器7へ至る経路を遮断し、三方弁19から改質器1の上流部1bへ至る経路を踏を開通させる。そして、空気ポンプ5を再び作動させて空気ポンプ5から空気を改質器1の上流部1bに供給する。そして、改質器1の上流部1bに導入された空気は、燃料経路のうち、改質器1、変成器8、一酸化炭素、除去器7および三方弁13に至るまでの配管に残留する水蒸気を置換(パージ)して排出経路18およびパーナル2を介して外部に放出される。

【0047】このように、本実施の形態の燃料電池発電システムの運転停止時において、三方弁13から燃料電池 池9のアノード9aへ至る経路には、水蒸気が滞留したままである。しかし、三方弁13から燃料電池9へ至る配管は、テフロン(登録商標)などの非金属製腐食耐性材料で作製されているため、水蒸気が凝結しても金属イオンが溶出して高分子電解質膜に悪影響を与える心配は無い。なお、この配管の長さは短くされており、配管材料にテフロン(登録商標)を使用してもコストアップの要因にはならないようにされている。ここで、三方弁13を使用する代わりに、燃料経路を全てテフロン(登録商標)を用いて構成することもできるが、この場合コストが大幅に上昇してしまうため、現実的ではない。

【 0048】このようにして、発電運転停止直後に改質器1から燃料電池9のアノード9aへ至る燃料経路を直接空気によるパージを行わず、水蒸気でパージを行うことにより、燃焼限界内の水素と酸素の混合ガスが生じる可能性がある水素リッチガスと空気との界面が形成されず、改質器1内の高温雰囲気内において爆発が生じる危険を避けることができる。

【 0049】しかし、もし、燃料経路を直接空気でパージすると、水素リッチガスと空気との界面で燃焼限界内の水素と酸素との混合ガスが生じ、そのガスが改質器1内を通過する際に高温雰囲気に晒されて爆発する可能性がある。

【0050】また、もし、改質器1、一酸化炭素除去器

7、および三方弁13に至るまでの経路内が、水蒸気パージされた後空気パージされなければ、経路内の水蒸気が凝縮されて水となり、この経路内における機器、配管が上述のようにSUSで作製されていても、長時間に渡り水が経路内に滞留することにより、滞留した水が、配管、機器の金属イオン(Fe、Ni、Crなど)を微量ではあるが溶出させる。そして溶出された金属イオンは、その後の運転または停止時に、水素リッチガスまたは水蒸気とともに、アノード9aの高分子電解質膜に吸着される。高分子電解質膜に陽イオンである金属イオンが吸着すると、高分子電解質膜は、本来、陽イオンであるプロトンをカソード側に伝達する性能が低下されてしまう。

【 0051】また、燃料電池9内に滞留した水蒸気を空気で置換しないことによって、高分子電解質膜(図示せず)が乾燥するという悪影響を避けることができる。従って高分子電解質型の燃料電池発電システムを停止した後も、燃料電池9のアノード9a内に水蒸気が滞留するため、高分子電解質膜が乾燥して収縮することがなく、電極(図示せず)と高分子電解質膜との接合性が悪化することがない。

【 0052】以上のような構成、動作を有する燃料電池 発電システムによれば、パージのための窒素設備が不要 であるため、省スペースでイニシャルコストおよびラン ニングコストが安い燃料電池発電システムを提供するこ とができる。また、燃料電池の触媒におけるCO被毒が 少なく、高分子電解質膜が乾燥する問題が無いため、性 能劣化が少なく信頼性が高い燃料電池発電システムを提 供することができる。

【0053】(実施の形態2)図2は、本発明の実施の形態2における燃料電池発電システムのシステム構成を示す模式図である。実施の形態1と同一の構成要素については、同一符号を付与し、その説明を省略する。この実施の形態2の燃料電池発電システムは、燃料電池9のアノード9aの出口にその一端が接続されたアノード排出ガス接続管12を有する。このアノード排出ガス接続管12の他端は、バーナ2に接続されている。また、バーナ2の上流には水素センサ21が設置され、制御手段11に電気的に接続されている。そして水素濃度が燃焼限界かそれ以下になると信号を制御装置に送信する構成を有している。

【0054】つぎに、本発明の実施の形態2における動作を説明する。まず、運転開始時の動作においては、水蒸気が燃料電池9内に導入された後、閉止弁22を閉鎖する点が実施の形態1における動作と異なる。そして三方弁13が作動して水索リッチガスが燃料電池9のアノード9aに導入されるときに、制御装置11は、閉止弁22を開放する。このようにすることにより、初期の水素リッチガスが排出経路18およびバーナ2を経由して、燃料電池9のアノード9aに逆流することを防ぐこ

とができる。他の運転開始時の動作は実施の形態1 と同様である。

【 0055】次に運転中は、燃料電池9のアノード9aに導入された水索リッチガスに含まれる水索の大半が発電反応により消費され、若干量が残留してアノード排出ガスとしてアノード9aから排出される。このアノード排出ガスがアノード排出ガス接続管12を介してバーナ2に導入され、原料ガスとともに燃焼される。

【 0056】次に、運転停止時の動作について説明する。実施の形態1と同様に、まず水蒸気により燃料経路、およびアノード排出ガス接続管12に残留する水素リッチガスが置換されるが、置換された残留水素リッチガスは、アノード排出ガス接続管12を介してパーナ2に供給され、原料ガスとともにバーナ2において燃焼される。そして、バーナ2により改質器1が加熱されることによって水蒸気が発生する。

【 0057】その後、制御装置11は遮断弁20を閉鎖する指令を出す。この遮断弁20が閉鎖されることにより原料ガスのバーナ2への供給は停止し、バーナ2においてはアノード排出ガスに含まれる残留水素のみが燃料として燃焼される。

【0058】従って、水蒸気によるパージが進んでアノード排出ガスに含まれる残留水素が無くなるか、燃焼限界を下回る濃度に達するとパーナ2は失火する。このとき、水素センサ21が信号を制御装置11に送信し、その後制御装置11は、水ポンプ4を停止させ、三方弁13を作動させて、改質器1から変成器8および一酸化炭素除去器7を経由して排出経路18からバーナ2に至る経路を開通する。また、制御装置11は、閉止弁22を閉鎖させる。そして、制御装置11は、空気ポンプ5を起動して、空気を改質器1に導入し、導入された空気は、改質器1、変成器8、一酸化炭素除去器7、および一酸化炭素除去器7から三方弁13に至る経路に残留する水蒸気を置換し、バーナ2から外部に放出される。

【 0 0 5 9 】このとき閉止弁2 2 が閉鎖されているため、改質器1 に導入された空気は、アノード 排出ガス接続管1 8 を通って燃料電池9 のアノード9 a に流れ込むことがなく、高分子電解質膜が乾燥することはない。

【 0 0 6 0 】このようにすれば、燃料経路に残留する水 索を外部に放出せず全て燃やし尽くすことができるため に、燃料電池発電システムの外部に不用意に水素が滞留 する心配が無く、安全性を高めることができる。また、 残留水素ガスをパージ用水蒸気生成のために有効利用す ることができるので、燃料電池発電システムの効率を上 げることができる。

【 0061】上記の実施の形態2の説明では、水素センサ21が水素が充分少ないことを検知して、制御手段に送信するとしたが、水素センサ21が無く、火炎検知器(図示せず)がバーナ2の付近に設置され、失火を検出して制御装置に信号を送信する構成としても同様の効果

が得られる。または、水素センサ21も火炎検知器もなく、人手により失火を目視確認し、その後ボタン(図示せず)を押すなどして次の動作に移る指令を制御装置に送信しても、確実に水素が存在しないことを確認できるので同様の効果を得ることができる。

【 0062】また、運転停止時に残留水素ガスは、運転停止動作の最初は原料ガスとともにバーナ2で燃焼されるとしたが、運転停止動作の最初から残留水素ガスのみがバーナ2で燃焼されても、パージをするために充分な水蒸気を発生することができれば、同様の効果を得ることができる。

【0063】なお、以上までの説明では、本発明の切替 手段として三方弁13を使用する例を示したが、三方弁 13に限定されることはなく、例えば、二方弁を複数組 み合わせて、経路を切り替えるようにしてもよく、制御 装置11からの指令を受けて経路を2通りに切り替える ことができるのであれば、どのような切替手段を使用し ても同様の効果を得ることができる。

()

【0064】また、水供給手段として水ポンプ4を使用する例で説明したが、水供給手段としては、例えば給水タンクや外部の給水弁などであってもよく、改質器1内でパージと改質のための水蒸気を供給できる手段であれば、どのような手段であってもよい。

【 0065】また、空気供給手段として空気ポンプ5を使用する例で説明したが、空気供給手段としては、例えば送風機などであってもよく、水蒸気をパージし、または一酸化炭素除去手段に必要とされる空気を供給するとができれば、どのような手段であってもよい。

【0066】また、燃料電池9は、三方弁13の下流にテフロン(登録商標)配管を介して接続されるととして説明したが、この配管材は、テフロン(登録商標)に限定されることがなく、三方弁13の上流側と同じ材質でもよく、その場合、三方弁13と燃料電池9のアノード9aとの配管距離を充分に短くすれば上記と同様の効果を得ることができる。

【0067】以上の説明では、燃料電池発電システムの運転開始時に、初期の水素リッチガスは三方弁13、排出経路18を介してバーナ2に供給されるとして説明したが、これに限定されることなく、排出経路18が外部に開放されていて、初期の水素リッチガスは、三方弁13から排出経路18を介して外部に排出されてもよい。その場合も、改質器1および一酸化炭素除去器7の内部温度が充分に上昇した後に、三方弁13を動作させて、水素リッチガスを燃料電池9に供給すればよい。

【0068】なお、上記の説明では、燃料電池発電システムの運転の停止時に、水蒸気で燃料経路を置換した後、閉止弁22を閉鎖するとして説明したが、燃料電池発電システムを停止させてから次の起動までの時間間隔が短く、アノード9a側の高分子電解質膜の乾燥が問題にならない場合、または、アノード9a側の電解質膜が

乾燥しても、次の運転開始時に時間を要してもよい場合は、閉止弁22を閉鎖しなくてもよいし、または閉止弁22自体がなくてもよい。

【0069】さらに、アノード9a側の電解質膜が乾燥しても、次の運転開始時に時間を要してもよい場合は、三方弁13を省略することもできる。その場合の運転開始前の動作としては、実施の形態1の場合と同様に水蒸気を発生させ、発生させた水蒸気を改質手段から燃料電池9に導入させる。次に、遮断弁20を開放して原料ガスをバーナ2に供給するが、改質反応が十分進行し、一酸化炭素除去触媒7aが十分機能する程度まで、バーナ2により改質器1を加熱する。改質器1および一酸化炭素除去器7が所定の温度に達した後、原料ガス供給弁3を開放して、改質器1において水素リッチガスを生成させる。そして充分に一酸化炭素が除去された水素リッチガスを燃料電池9に導入すればよい。

【 0070】次に運転停止時においては、実施の形態1の場合と同様に、水蒸気を発生させ、発生させた水蒸気を燃料経路に導入し、燃料経路に残留するガスを置換する。その後、空気ポンプ5を作動させて、空気を燃料経路に導入して燃料経路内に残留する水蒸気を空気で置換すればよい。

【 0 0 7 1 】また、以上の説明では、原料ガスの改質方式として、水蒸気改質方式が採用されるとして説明してきたが、部分改質方式が採用されてもよい。その場合の構成例を実施の形態1 の変形例として図3 に示す。この場合は、空気ポンプ5 からの配管が一酸化炭素除去器7へ至る配管と、改質器1へ至る配管とに分岐される。そして、燃料電池発電システムの運転中においても、改質器1へ空気が供給される。しかし、燃料電池発電システムを停止させる動作においては、空気ポンプ5 は一旦停止され、水蒸気によって燃料経路が置換された後に、空気ポンプ5 が再び作動されて空気によって燃料経路内の水蒸気が置換される。

【 0 0 7 2 】また、以上の説明では、燃料電池発電システムの運転開始前に燃料電池のアノードに水蒸気を導入するとして説明したが、燃料電池発電システムの停止時に燃料電池のアノードに水蒸気を導入して、燃料電池の運転開始時に電解質膜の湿度が燃料電池の運転に支障が無い程度に保たれていれば、燃料電池の運転開始時に燃料電池のアノードに水蒸気が導入されなくてもよい。さらに、燃料電池9 が固体酸化物型、溶融炭酸塩型、燐酸型などの高分子電解質膜型以外の場合は、電解質膜が乾燥する問題が無いので、バージの目的以外では、運転開始時に水蒸気が燃料経路に導入されなくてもよい。

【0073】また、以上の説明では、改質器11に水を 供給することにより水蒸気を発生させ、高分子電解質型 の燃料電池9に水蒸気を導入するとして説明してきた が、本発明の燃料電池9は、アノード9aにおける高分 子電解質膜を加湿することができるのであれば、運転開 始前に水蒸気または水を直接、燃料電池9 に導入するための高分子電解質膜加湿手段を有する燃料電池9 であってもよい。

【 0 0 7 4 】例えば、改質手段として部分酸化方式を使用すれば、改質手段に水を供給する必要がないため、水ポンプ5 は燃料経路をパージするために必要とされる水が供給される能力があればよい。一方電解質加湿手段としては、燃料電池9 のアノード 9 a の電解質膜に、その乾燥を防ぐために必要な水の量が供給されればよい。また、原料ガスとして水素を使用すれば、改質触媒1、変成器8、一酸化炭素除去器7 も不要となり、燃料経路の内部容積が小さくなるため、水蒸気パージするための水ポンプ5 はさらに小さな能力のものでよい。また、運手停止後、閉止弁2 2 を閉鎖して、外部から燃料経路に空気が導入される可能性が排除できれば、水ポンプが不要となることも考えられる。

【 0075】また、以上の説明では、燃料電池9として 高分子電解型燃料電池を使用する場合として説明した が、燐酸型燃料電池を用いることも考えられる。その場 合の起動時の動作としては、実施の形態1と同様である が、停止時の動作において、電解質膜が乾燥する問題が ないため、水蒸気パージの後、三方弁13を作動させな いで空気パージを行ってもよい。

【0076】また、固体酸化物型、溶融炭酸塩型などの作動温度が高い燃料電池を用いる場合は、燃料電池9に触媒が必要とされないため、三方弁13はなくてもよい。図4に実施の形態1の変形例として、そのような場合の構成例を示す。その場合、変成器8、一酸化炭素除去器7は省略される。

【 0077】そして、その場合の運転開始時の動作としては、実施の形態1の場合と同様にまず水蒸気を燃料経路に導入して、燃料経路に残留するガスを水蒸気で置換し、その後、実施の形態1の場合と同様に原料ガスを改質器1に供給することにより、水素リッチガスを発生させ、水素リッチガスを燃料電池9のアノード9aに導入させる。この場合、発生した水素リッチガスには一酸化炭素が含まれるが、固体酸化物型または溶融炭酸塩型の燃料電池の作動温度は、高分子電解質型の燃料電池の作動温度よりも高いため、一酸化炭素も発電反応に寄与する。

【 0078】次に、運転停止時には、実施の形態1の場合と同様に、水蒸気を燃料経路に導入して、燃料経路内に残留するガスを水蒸気で置換し、その後空気ポンプ5を作動させて燃料経路内に滞留する水蒸気を空気で置換する、という動作となる。

【 0079】このような動作により燃料電池発電システムの運転開始前、および運転停止後のパージを行うことができる。なお、この場合、必要が無ければ運手開始前のパージを省略することができる。

【0080】また、以上の説明では、制御装置11がハ

ードウェアで構成されたコンピュータを有するとして説明したが、制御装置11はリレーで構成されていてもよく、本発明の燃料電池発電システムの運転、停止時に、原料ガス供給弁3、遮断弁20、バーナ2、水ポンプ4、空気ポンプ5、送風機10、三方弁13、三方弁19等をシーケンス的に制御できるものであれば、他のタイプの制御装置であっても同様の効果が得られる。

【0081】なお、以上の説明において、制御装置11が、第1制御手段から~第21制御手段を兼ねていてもよいし、第1制御手段から~第21制御手段までの一部を兼ね、その他の制御手段が個別に構成されていてもよいし、一体化して構成化されていてもよい。

[0082]

【 発明の効果】本発明によれば、イニシャルコスト およびランニングコスト を低減させた燃料電池発電システムを提供することができる。

【 0083】また、改質手段の下流に切替手段を有する場合は、高分子電解質型燃料電池発電システムの性能劣化を防ぐことができる。

【 0084】また、改質反応が水蒸気改質方式である場合は、イニシャルコストをさらに低減させることができる。

【 0085】また、燃料電池が切替手段の下流に腐食耐性配管で接続された場合は、燃料電池発電システムの性能劣化をさらに防ぐことができる。

【 0086】また、燃料電池のアノードから排出される アノード排出ガスを加熱手段に導入する場合は、安全性 を高めることができる。

【 0087 】また、排出経路が加熱手段に接続される場合は、さらに安全性を高めることができる。

【 0088】また、アノード排出口に閉止弁が設けられた場合は、燃料電池発電システムの性能劣化をさらに防ぐことができる。

【 0089】本発明の電解質膜加湿手段を有する燃料電池によれば、高分子電解質型燃料電池の性能劣化を防ぐことができる。

【図面の簡単な説明】

【 図1 】図1 は、本発明の実施の形態1 における、燃料 電池発電システムのシステム構成を示す模式図である。

【 図2 】図2 は、本発明の実施の形態2 における、燃料 電池発電システムのシステム構成を示す模式図である。

【 図3 】図3 は、本発明の実施の形態1 の変形例である、燃料電池発電システムのシステム構成を示す模式図である。

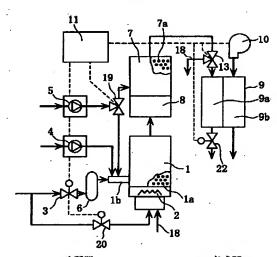
【 図4 】図4 は、本発明の実施の形態1 の変形例である、燃料電池発電システムのシステム構成を示す模式図である。

【 図5 】図5 は、従来の燃料電池発電システムのシステム構成を示す模式図である。

【符号の説明】

- 1 改質器
- 1 a 改質触媒
- 1 b 上流部
- 2 バーナ
- 3 原料ガス供給弁
- 4 水ポンプ
- 5 空気ポンプ
- 6 脱硫器
- 7 一酸化炭素除去器
- 7 a 一酸化炭素除去触媒
- 8 変成器
- 9 燃料電池



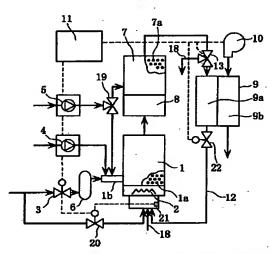


- 改質器
- 1b
- 原料ガス供給弁 水ポンプ
- 脱硫器
- 酸化炭素除去器
- 酸化炭素除去器触媒
- 变成器

- 10
- スノート 送風機 制御装置 三方弁 11
- 22 閉止弁

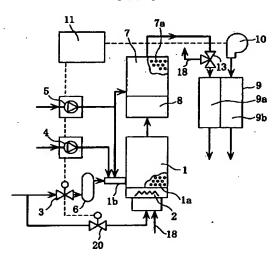
- 9 a アノード
 - 9 b カソード
 - 10 送風機
 - 11 制御装置
 - 1.2 アノード排出ガス接続管
 - 13 三方弁
 - 14 窒素供給管
 - 15 遮断弁
 - 16 窒素設備
 - 17 改質ガス供給管
 - 18 排出経路
 - 19 三方弁

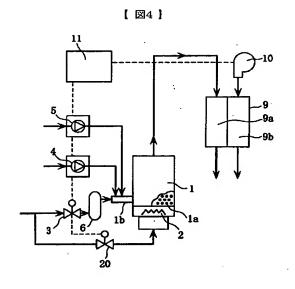
【図2】

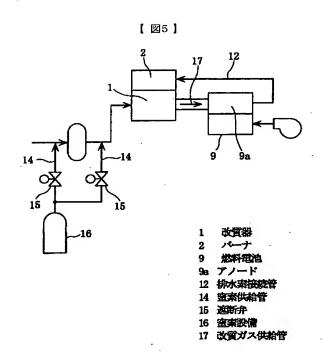


12 カソード排出ガス 21 水素センサ

【図3】







フロント ページの続き

(51)Int.Cl.7

識別記号

FΙ

HO 1 M 8/10

12514 (参考)

(72)発明者 上田 哲也

HO 1 M 8/10

大阪府門真市大字門真1006番地 松下電器 産業株式会社内 (72)発明者 内田 誠

大阪府門真市大字門真1006番地 松下電器 産業株式会社内

F ターム(参考) 5H026 AA06 5H027 AA06 BA01 KK42 MM12